CMS에서 확산시간상수의 압력의존성 예측 모델

배윤상, <u>이창하</u> 연세대학교 화학공학과

Pressure-dependent Models for Adsorption Kinetics on a CMS

Youn-Sang Bae<u>, Chang-Ha Lee</u> Department of Chemical Engineering, Yonsei University, Seoul

Introduction

부피측정법을 이용하여 CMS에 대한 8 성분 순수기체(N₂, O₂, Ar, CO, CO₂, SO₂, CH₄, H₂)의 흡착평형 및 속도를 15 기압까지 연구해 보았다. CMS에서의 흡착속도는 흡착질의 크기, 모양, 극성 등 다양 한 인자들에 의해 영향을 받는다. 또한, 흡착속도를 나타내주는 D/r² 값의 압력의존성은 일반적으 로 Darken 식에 의해 예측이 가능하지만[1], 일부 계는 D/r² 의 압력의존성이 매우 강하여 Darken 식에 의해 예측할 수 없는 경우도 있다. 이런 경우에 대해서는 이를 예측해줄 수 있는 새로운 모 델이 필요하다.

Theory

1. 흡착평형 model

다음의 모델들을 흡착평형 data 예측에 사용하였다.

Langmuir isotherm:	$C_{\mu} = C_{\mu s} \frac{b P}{1 + b P}$	(1)
L-F isotherm:	$C_{\mu} = C_{\mu s} \frac{b P^{1/n}}{1 + b P^{1/n}}$	(2)
Toth isotherm:	$C_{\mu} = C_{\mu s} \frac{b P}{(1 + (bP)^n)^{1/n}}$	(3)

2. 확산계수의 압력의존성 예측 model

확산계수의 압력에 대한 지수적인 증가경향은 다음의 Darken 식에 의해 설명되어질 수 있으며, 이 식은 화학포텐셜 구배가 확산의 구동력이라는 가정하에서 유도된 식이다.

$$D_{\mu} = D_{\mu 0} \quad \frac{d \ln P}{d \ln C_{\mu}} \tag{4}$$

이 식에 위의 흡착등온선들을 적용하면 다음과 같은 식들이 유도된다.

Darken-Langmuir: $D_{\mu} = D_{\mu 0}' (1 + bP)$ (5)

Darken-LF: $D_{\mu} = D_{\mu 0}' [1 + b P^{1/n}]$ (6)

Darken-Toth:
$$D_{\mu} = D_{\mu 0} [1 + (bP)^n]$$
 (7)

화학공학의 이론과 응용 제 8 권 제 2 호 2002 년

Experiment

본 연구에서 사용한 흡착제는 CMS-T3A (Takeda Co.)이며, 흡착질은 순도 99.99%의 N₂, O₂, Ar, CO, CO₂, SO₂, CH₄, H₂ 를 사용하였다. 자세한 실험방법은 이전의 논문들을 참조하기 바란다[2,3]. 20℃, 30℃, 40℃의 온도에서, 압력은 0~15atm 의 압력범위에서 실험을 행하였다. 흡착제는 150℃, 진공 상태에서 12 시간동안 활성화시켜서 사용하였다.

Result and Discussion

1. 흡착 평형

Do-LF:

이전 연구들의 결과를 보면, 위의 흡착평형모델(Eqs. (1)~(3))은 8 성분의 흡착등온선을 잘 예측해 줌을 확인해볼 수 있다.

2. CMS 에서 흡착속도에 영향을 주는 인자들

CMS 에서의 흡착속도는 다양한 인자들의 상대적인 중요성에 의해 영향을 받는다. 가장 큰 영향 을 미치는 것은 흡착질의 크기와 모양이다. 그러나, CO₂ 와 SO₂ 는 이것만으로는 상대적으로 빠른 흡착속도를 설명할 수 없으며, 두 분자의 강한 vertical interaction 에 의해 설명되어질 수 있다. 또한, CH₄와 Ar 는 상대적으로 느린 흡착속도를 보이는데, 이것은 두 분자의 강한 lateral interaction 에 의 해 설명되어질 수 있다. 이외에도 흡착질의 극성도에 의해 SO₂ 와 CO 의 상대적으로 빠른 흡착속 도를 설명할 수 있다.

3. 흡착속도상수의 압력의존성 예측

흡착속도상수(Diffusional time constant, D/r²)는 Brandani (1997)가 제시한 모델을 사용하여 얻었다[4]. 모든 성분들에 대해 흡착속도상수는 압력(점유율)에 따라 증가하는 경향을 보였고, 이것은 Darken 식에 의해 설명할 수 있다. Figs. (1)~(3)에는 CO 의 속도결과에 Darken-based models(Eqs. (5)~(7))을 적용한 결과를 보여주었는데, 실험결과가 모델로 예측한 결과보다 훨씬 더 압력에 강하게 의존하 는 것을 볼 수 있었다. 따라서, 보다 강한 압력의존성을 예측해줄 수 있는 모델이 필요하다. Do (1996)는 흡착등온선의 초반 기울기가 크다는 가정하에서 다음과 같은 구조적 확산모델을 제시하 였다[5].

$$D_{\mu} = \frac{A}{dC_{\mu} / dP} \tag{8}$$

(9)

여기서, A는 상수이다. 이 식에 위의 흡착등온선들을 적용하면 다음과 같은 식들이 유도된다.

Do-Langmuir:	$D_{\mu} = D_{\mu 0}^{*} (1 + bP)^{2}$
---------------------	--

$$D_{\mu} = D_{\mu 0}^{*} \frac{(1+bP^{1/n})^{2}}{P^{\frac{1-n}{n}}}$$
(10)

Do-Toth: $D_{\mu} = D_{\mu 0}^{*} (1 + (bP)^{n})^{\frac{1+n}{n}}$ (11)

Figs. (4)~(6)에는 CO 의 속도결과에 Do-based models(Eqs. (9)~(11))을 적용한 결과를 보여주었는데, Darken-based model 들 보다 실험결과를 훨씬 잘 예측해줌을 확인할 수 있었다. 나머지 기체들에 대 해서도 동일한 결과를 얻을 수 있었고, Do-Langmuir model(Eq. (9))이 실험결과를 가장 잘 예측해줌 을 알 수 있었다.

화학공학의 이론과 응용 제 8 권 제 2 호 2002 년

Conclusion

CMS 에서의 흡착속도는 흡착질의 크기, 모양, 극성 등 다양한 인자들에 의해 영향을 받는다. 흡 착속도상수는 압력(점유율)에 따라 증가함을 확인하였다. Darken 식으로부터 유도된 모델들로는 압 력에 강한 의존성을 보이는 실험결과를 예측해줄 수 없었다. 따라서, Do가 제시한 구조적 확산 모 델을 적용하였더니 실험결과를 보다 잘 예측해줌을 확인할 수 있었다.

Notation

- : Do relation 상수 [sec⁻¹] b : Langmuir 형 모델의 친화계수 [-] А
- C_u : 흡착질의 농도 [mol/m³] C_{us}: 포화용량 [mol/m³]
- D_{11} : Diffusional time constant (D/r²) [sec⁻¹]
- $D_{\mu 0}$: 0의 점유율에서 Diffusional time constant [sec⁻¹]
- $D_{\mu 0}$: Darken-based model 들에서 Darken 상수 [sec⁻¹]
- D_{10}^{*} : Do-based model 들에서 Do 상수 [sec⁻¹]
- : L-F 와 Toth 모델에서 평형상수 [-] P : 기상압력 [atm] n

Reference

- [1] Ruthven, D.M., "Diffusion of Oxygen and Nitrogen in Carbon Molecular Sieve," Chem.Eng. Sci., 47, 4305 (1992).
- [2] 배윤상, "CMS 에 대한 7 성분 순수기체의 흡착평형 및 속도에 관한 연구", 연세대학교 석사학 위 논문 (2001).
- [3] Younsang Bae, *Kwon-Il Kim, Chang-Ha Lee, "Sorption Equilibrium and Kinetics in CMS by Piezometric Method," Theory and Applications of Chemical Engineering, 7(1), 2422 (2001).
- [4] S.Brandani: "Analysis of the Piezometric Method for the Study of Diffusion in Microporous Solids: Isothermal Case", Adsorption, 4, 17-24 (1998).
- [5] Do, D.D., "A model for Surface Diffusion of Ethane and Propane in Activated Carbon," Chem. Eng. Sci., 51, 4145, (1996).



Figure 1. Pressure-dependence of D/r² for CO adsorptions and the pridictions by Darken-Langmuir model (Eq. 5)

Figure 2. Pressure-dependence of D/r² for CO adsorptions and the pridictions by Darken-LF model (Eq. 6)

화학공학의 이론과 응용 제 8 권 제 2 호 2002 년



Figure 3. Pressure-dependence of D/r^2 for CO adsorptions and the predictions by Darken-Toth model (Eq. 7)





Figure 5. Pressure-dependence of D/r² for CO adsorptions and the pridictions by Do-LF model (Eq. 10)

Figure 6. Pressure-dependence of D/r^2 for CO adsorptions and the pridictions by Do-Toth model (Eq. 11)